⑩特許出願公開

⑫公開特許公報(A) 昭63-271099

⑤Int Cl.⁴

識別記号

庁内整理番号

◎公開 昭和63年(1988)11月8日

F 28 F 9/02 301

D-7380-3L

審査請求 未請求 発明の数 1 (全6頁)

熱交換器

> 创特 願 昭62-105805

図出 顧 昭62(1987) 4月27日

浦 79発明 者 \equiv

秀 眀 大阪府堺市海山町6丁224番地 昭和アルミニウム株式会

社内

辺 明 者 渡 79発

Œ

大阪府堺市海山町6丁224番地 昭和アルミニウム株式会

社内

明 者 若 林 の発

信 弘 大阪府堺市海山町6丁224番地 昭和アルミニウム株式会

社内

@発 明 者 小 笠 原 昇 大阪府堺市海山町6丁224番地 昭和アルミニウム株式会

社内

昭和アルミニウム株式 ①出 願 人

会社

弁理士 清水 久義 20代 理 人

大阪府堺市海山町6丁224番地

1. 発明の名称 熱交換器

2. 特許請求の範囲

- (1) 所定長さのチューブとコルゲートフィン とが交互配置に積層されるとともに、各チュ ープの両端が1対の中空へッダーに連結され、 かつ少なくとも一方のヘッダーの内部に、熱 交換媒体を蛇行状に流通させる仕切板が設け られた熱交換器であって、前記ヘッダーの内 面には、ヘッダーの長さ方向に沿って、仕切 板両側の仕切空間相互を連通する状態に液体 通過満が設けられてなることを特徴とする熱 交換器。
- 仕切板は、熱交換媒体流入側の端面にお いて、その中央部が周辺部に対し相対的に突 出状となされている特許請求の範囲第1項記 載の熱交換器。
- 3. 発明の詳細な説明

産業上の利用分野

この発明は、自動車用級縮器やルームエアコ ン用凝縮器等に用いられる熱交換器に関する。 従来の技術

例えば上記のような用途に用いられる凝縮器 用熱交換器としては、従来より、ハーモニカチ ューブと称されるような多孔押出倡平チューブ を蛇行状に曲げ、その平行部間にフィンを配置 してコアを構成したいわゆるサーベンタイン型 熱交換器が用いられていた。ところがかかるサ --ペンタイン型熱交換器では、熱交換媒体通路 が1本の偏平抑出チューブにより形成されてい るため通路面積を大きく確保できないこと、押 出チューブを蛇行状に曲成してなるものである から、曲げ部の曲率半径を一定以上小さくでき ないためチューブピッチを小さくできず、この ためチューブの平行部間に介在されるフィン数 が少ないものとなってフィン効率が悪いこと、 等の理由から熱交換効率の向上に限界があった。

そこでサーベンタイン型に代わる熱交換器と して、偏平チューブとコルゲートフィンとを交

- 2 -

互配配に積層して、チューブの両端を中空へッ ダーに連結した熱交換器が提案されている。こ の熱交換器によれば、チューブピッチを自由に 選択できるので、冷謀通路断面積を大きく確保 でき、また各チューブ間に介装されるフィンの 本数も増加でき小型で熱交換効率に優れたもの となすことができる。

ところで、かかる熱交換器において、サーベンタイン型のものと同様に熱交換媒体を蛇行状に流通させるために、例えば第10図に説明的に示すように、仕切板(25)(26)を設けて一方または両方のヘッダー(23)(24)の内部を複数の仕切室に分割し、もってチューブ(21)によって構成される熱交換媒体通路を蛇行通路に形成せしめたものとなされる場合がある。しかしながらこのような熱交換器では、次のような欠点があった。

発明が解決しようとする問題点

即ち、第10図において、冷媒入口管 (27) か ら左ヘッダー (23) に流入した冷媒は、2つの

— 3 —

が、該潤滑油がチューブに濫れるとその粘性に よりチューブ内面に停溜し、管路抵抗が増大し て益々熱交換性能の低下を招くというような欠 点もあった。特に潤滑油のチューブ内面への停 溜は、チューブ内面に熱交換効率向上のために 沸付加工が施されたものであるときに著しいも のであった。

この発明は、上記背景のもとになされたものであって、冷媒凝縮液や潤滑油の仕切板付近での滞留に起因する熱交換機能の低下を解消しうる熱交換器の提供を目的とするものである。

問題点を解決するための手段

上記目的においてこの発明は、ヘッダーの内面に、冷媒凝縮液や潤滑油を仕切板で仕切られた反対側の仕切空間へと通過させる液体通過滞を設けたことを特徴とするものである。

即ちこの発明は、所定長さのチューブとコル

仕切板 (25) (26) とにより形成される入口側 通路群(A)、中間通路群(B)、出口側通路 群(C)を順次蛇行しつつ流通し、冷煤出口管 (28) から流出する。そして前記通路群を流通 する間に熱交換を行い凝縮するが、入口側通路 群 (A) にて凝縮液化した冷線は仕切板 (26) の上方の仕切空間に溜まり続ける。こうして仕 切空間に溜まった冷謀凝縮液 (29) が、中間通 路群(B)の最下段にあるチューブの高さに違 すると、冷媒は第11図に示すように、該チュー プを通って左ヘッダー (23) へと移動し、さら に出口側通路群(C)のチューブを通って右へ ッダー (24) へと移動する。このように、チュ ープが冷媒質縮液により占有されると、そのチ ューブによる放熱機能が低下し、熱交換効率は 著しく低下するというような欠点があった。 🌣

しかも仕切板 (26) あるいはさらに入口側の 仕切板 (25) の上方の空間には、冷蝶配溶液だ けでなく冷蝶の循環サイクルを円滑に行わせる ために一般に回路に前加される潤滑油も溜まる

- 4 -

ゲートフィンとが交互配置に積層されるとともに、各チューブの両端が1対の中空ヘッダーに連結され、かつ少なくとも一方のヘッダーの内部に、熱交換媒体を蛇行状に流通させる仕切板が設けられた熱交換器であって、前記ヘッダーの内面には、ヘッダーの長さ方向に沿って、仕切板両側の仕切空間相互を連通する状態に液体通過沸が設けられてなることを特徴とする熱交換器を要旨とするものである。

実施例

次にこの発明の構成を、アルミニウム製の凝 縮器用熱交換器に適用した実施例に基いて説明 する。

第1図~第6図において、(1)は水平状態で上下方向に配置された複数のアルミニウム製チューブ、(2)はその隣接するチューブ(1)(1)間に介在されたアルミニウム製のコルゲートフィンである。チューブ(1)はアルミニウム材による個平状の押出型材をもって構成されたものである。このチューブ(1)はいわゆ

– 6 –

るハモニカチューブと称されるような多孔型のものを用いても良い。また押出型材によらず電鍵管を用いても良い。コルゲートフィン(2)はチューブ(1)とほぼ同じ幅を育し、ろう付によりチューブに接合されている。コルゲートフィン(2)は、望ましくはルーバーを切り起したものを用いるのが良い。

(3)(4)は左右のヘッダーである。これらのヘッダー(3)(4)は、各1本の断形のアルミニウム製中空押出型材をもって別いてある。各ヘッダーには第6図にデオように、長さ方向に沿って出版的にチューである。各への大きれたものである。各への大きないでは、接合連結される。さらになり、変替されるとともに同下端には変け(6)が取替されるとともに同下端にはでいている。さらにたのは変け(9)が取替されている。さらにた

- 7 -

の多数の液体通過溝 (15) が形成されており、 仕切板 (11) は隣接する液体通過溝間に形成さ れた突部頂面 (15a) においてヘッダー (4) に接合されている。従って液体通過滞(15)に より、仕切板(11)で仕切られた右へッダー (4) の上下仕切室 (4a) (4b) は相互に連通 状態となされている。ここで上記液体通過沸 (15) は、仕切板 (11) の上方において右ヘッ ダー (4) の上部仕切室 (4a) に溜まる冷媒凝 縮液 (18) や潤滑油を、下部仕切室 (4b) に導 出させるために設けられるものである。而して、 液体通過溝(15)の溝寸法が大きいと疑縮液や 潤滑油のみならず、未だ凝縮していないガス状 冷媒も下部仕切室 (4b) へと流通して熱交換効 率が低下することから、仕切板 (11) の上方に ある程度の蚤の凝縮液や潤滑油を貯溜せしめつ っこれを徐々に下部仕切室 (4b) へと落下せし めるべく、液体通過沸(15)はその深さを 0. 5~1 職程度の範囲で冷媒凝縮量との兼合いで 決定するのが良い。また溝の形状は断面三角形

ヘッダー (3) には、中央部よりやや上の位置 に1個のアルミニウム製仕切板(10)が設けら れ、ヘッダー内が上部仕切室 (8a) と下部仕切 室 (8b) とに仕切られる一方、右へッダー (4) の下端から全長の1/3程度の位置にも1個の アルミニウム製仕切板 (11) が設けられ、ヘッ ダー (4) 内が上部仕切室 (4a) と下部仕切室 (4b) とに仕切られている。かかる仕切板(10) (11) の設置により、チューブ (1) 群によっ て構成される全冷媒通路は、入口側通路群(A) と、出口側通路群(C)と、それらの中間に位 置する中間通路群 (B) との3つの通路群に分 けられ、冷媒入口管(6)から左へッダー(3) に流入した冷媒は順次各通路群をめぐって蛇行 状に液通し、冷媒出口管 (8) から流出するも のとなされている。なお、第2図に示す(18) (14) は最外側のコルゲートフィン(2)の外 俤に配置された上下のサイドプレートである。 ところで、右ヘッダー(4)には、その内面 全体に、ヘッダーの長さ方向に沿う断面三角形

- 8 -

に限られることなく、第8図に示す断面方形の 満 (15~) や第9 図に示す断面半円状の満 (15~) としても良い。かかる液体通過沸(15)の成 形は、溝付押出パイプに押出すことにより行う のが作業性等の点で好ましいが、板材に溶付き 加工を施したのちこれをパイプ状にフォーミン グした電縫管によるものとしても良い。一方仕 切板 (11) は、その中央部 (11a) が冷媒流入 側つまり上部仕切室 (4a) 側に向かって周辺部 (11b) に対し突出した逆擂鉢状に形成されて おり、該仕切板 (11) の上方に溜まる冷媒凝縮 液を、可及的に液体通過沸 (15) 方向へと集合 させて該溝へ効果的に送り込み得るものとなさ れている。なお仕切板(10)(11)とヘッダー (3) (4) との接合は、ヘッダー又は仕切板 にプレージングシートを用いてのろう付や局部 溶接等の金属接合によっても良く、嵌込み等の 機械的接合や接着剤による接合であっても良い。

上記構成において、左ヘッダー (3) の上部 入口管 (6) から流入した冷蝶は、入口側通路 群(A)の各チューブを通過して右ヘッダー(4)に至ったのち、反転して中間通路群(B)の各通路を左ヘッダー(3)へと流れ、さらに反転して出口側通路群(C)の各通路を右ヘッダーへと流れて出口管(8)から凝縮器外へと流出する。そして各通路群を流出する間に、チューブ(1)(1)間に形成されたコルゲートフィン(2)を含む空気流通間隙を第7図に矢印(W)で示す方向に流通する空気と熱交換を行う。

而して、入口側通路群(A)にて軽縮液化した冷媒(16)や該通路群を通過した調滑油は、第1図に示すように、右ヘッダー(4)の仕切板(11)の上方において上部仕切室(4a)に溜まるが、上下仕切室(4a)(4b)を連通する液体通過溝(15)の作用により矢印(H)で示すごとく該通過孔を通過して下部仕切室(4b)へと至り、その後さらに前配溝を伝って出口管(8)へと流れて器外へと流出する。従って上部仕切室(4a)に溜まる冷蝶酸縮液(18)や潤

- 11 -

器は、熱交換媒体を蛇行状に流通させるために ヘッダー内部を仕切板に対し、その両側の仕切 空間相互を連通する状態にヘッダーに液体通過 溝を設けたから、仕切版近傍に溜まった冷媒蔵 縮液や潤滑油を、該液体通過孔を介して反対側 の仕切空間へと流出させることができる。特に 溝の持つ毛細管力により凝縮液の集中化が増進 されて液の移送効率が高まり、実に効率良く反 対側の仕切空間へと流出させることができる。 従って、凝縮液や酒滑油の貯溜量が増加してつ いには近接のチューブを伝って他方のヘッダー へと流れて、接チューブが熱交換を妨げたり、 冷雄の循環量が減少する不都合を効果的に回避 できるから、保有しうる性能を最大限発揮しえ て常時良好な熱交換を行いうる熱交換器となし うる。しかも溢れた潤滑油がチューブ内面に付 藉停溜することもなくなるから管路抵抗を減少 でき、益々熱交換効率に優れた熱交換器となし

4. 図面の簡単な説明

滑油の液面が上昇してついには中間通路群(B)の最下段のチューブを通って左ヘッダー(3)へと流れる不都合はなくなる。一方、未だ凝縮しないガス状の冷線に対しては、上部仕切室(4a)に溜まった凝縮液等が仕切板(11)の液体通過孔(15)を閉塞する役目を果すから、ガス状冷線は仕切板(11)を通過することなく矢印(h)で示すように中間通路群(B)へと流入し熱交換を行う。

なお、以上の実施例においては、右ヘッダー(4)のみに液体通過滯(15)を設けたが、左ヘッダー(3)にも設けるものとしても良い。また左右ヘッダーに各1個の仕切板を設けて冷鍵を2回蛇行させるいわゆる3パス方式の熱交換器を示したが、片方のヘッダーに1個の仕切板を設けた2パス方式の熱交換器や仕切板を3の発明を同様に適用できる。

発明の効果

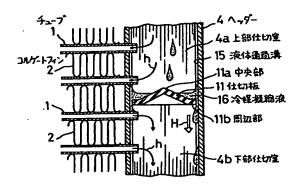
以上説明したように、この発明に係る熱交換

- 12 -

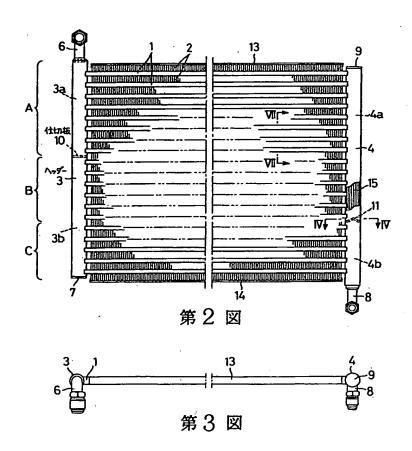
第1図~第7図はこの発明の一実施例を示すもので、第1図は要部の縦断面図、第2図は無交換器全体をその一部を省略して示す正面図、第4図は第2図のIVーIV線断面図、第5図は右へッダーの一部を切ったがある。第6図はヘッダーの一部を切ったので、す針複図はがあるので、第10図及が第10図及が第10図は発明が解決しようは無質の影点を説明する。第11図は要部の緩断面図、第11図は要部の緩断面図、第11図は要部の緩断面図、第11図は要部の緩断面図である。

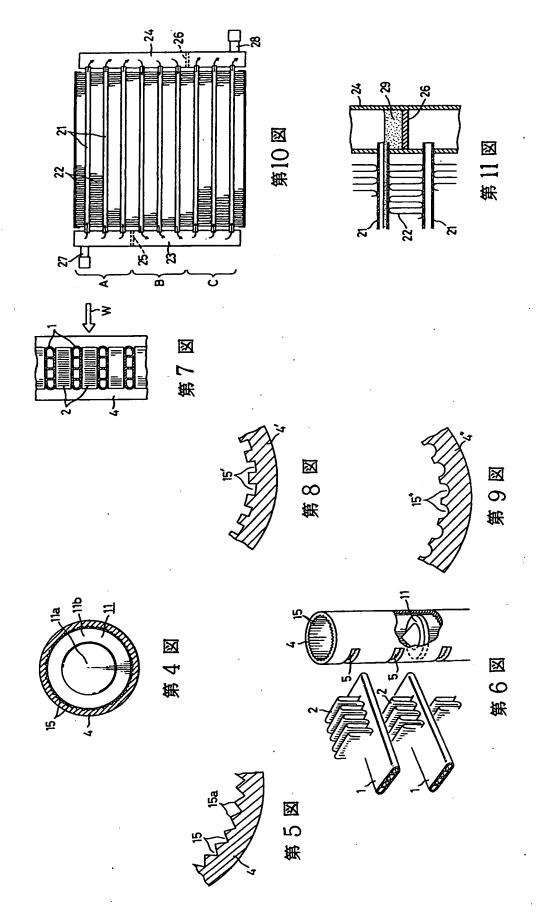
(1) …チューブ、(2) …コルゲートフィン、(3) (4) (4^{*}) (4^{*}) …ヘッダー、(4a) …上部仕切室、(4b) …下部仕切室、(10) (11) …仕切板、(11a) …中央部、(11b) …周辺部、(15) (15^{*}) … 液体通過激、(16) …冷媒凝縮液。

- 14 -



第 1 図





PAT-NO:

JP363271099A

DOCUMENT-IDENTIFIER:

JP 63271099 A

TITLE:

HEAT EXCHANGER

PUBN-DATE:

November 8, 1988

INVENTOR - INFORMATION: NAME MIURA, HIDEAKI WATANABE, SHOICHI WAKABAYASHI, NOBUHIRO OGASAWARA, NOBORU

ASSIGNEE - INFORMATION:

NAME

SHOWA ALUM CORP

COUNTRY

N/A

APPL-NO:

JP62105805

APPL-DATE:

April 27, 1987

INT-CL (IPC): F28F009/02

US-CL-CURRENT: 165/158, 165/913

ABSTRACT:

PURPOSE: To reduce a passage resistance and improve an efficiency of heat

exchanging operation by a method wherein liquid passing grooves are provided in

a header under a condition in which both partition spacings communicate to each

other against the interior of the header for a partition plate and a coolant

condensed liquid or a lubricant oil accumulated near the partition plate is

flowed out into the opposing partition spacing.

CONSTITUTION: During a flowing-out through each of groups of passages, a heat exchanging operation is performed with air flowing in air

flowing

clearances including corrugated fins 2 between tubes 1. Although coolant 16

condensed and liquified at a group of inlet passages or lubricant oil passed

through the group of passages is accumulated in an upper partition chamber 4a

above a partition plate 11 of a right header 4, the oil is reached to a lower

partition chamber 4b as indicated by an arrow H through a liquid passing groove

15 connecting the upper and lower partition chambers 4a and 4b, the oil is

flowed toward the outlet pipe along the groove and then flowed out of the unit.

Since the condensed liquid accumulated in the upper partition chamber 4a and

the line close the liquid passing hole 15, the gaseous coolant is flowed into

the group of intermediate passages as indicated by an arrow (h) so as to

perform a heat exchanging operation.

COPYRIGHT: (C) 1988, JPO&Japio